

DEUTSCHES PATENTAMT

Aktenzeichen: Anmeldetag:

Offenlegungstag:

195 05 690 6 20 2.95 22. 8.96

(f) Int. Cl.6: C11 D 3/18

> C 11 D 3/32 C 11 D 11/00 // (C11D 3/18,3:32) (C11D 3/18,3:37) (C11D 3/18.1:66) (C11D 3/18.3:395)

(71) Anmelder:

Henkel KGaA, 40589 Düsseldorf, DE

(72) Erfinder:

Graffmann, Gustav, Dr., 40764 Langenfeld, DE: Zimny, Torsten, 40789 Monheim, DE: Schnepp. Kathrin, Dr., 40595 Düsseldorf, DE; Wiche, Adolf, 40597 Düsseldorf, DE; Markiefka, Josef, 40595 Düsseldorf, DE

(S) Verfahren zur Herstellung schaumreduzierter Waschmittel mit hohem Schüttgewicht

Bei einem Verfahren zur Herstellung von granularen Wasch- oder Reinigungsmitteln mit hohem Schüttgewicht, die nichtionisches Tensid und ein Schaumregulatorsystem auf der Basis von Paraffin und Bisfettsäureamid enthalten, durch strangförmiges Verpressen über Lochformen und anschließendes Zerkleinern des Extrudats mittels einer Schneidevorrichtung sollte die Einarbeitbarkeit der Schaumregulatorsysteme ohne Abnahme der Wirksamkeit verbessert werden. Dies gelingt im wesentlichen dadurch, daß man ein homogenes Gemisch aus dem Schaumregulatorsystem und dem nichtionischen Tensid herstellt, dieses mit mindestens einem festen und/oder in fester Form konfektionierten Wasch- oder Reinigungsmittelbestandteil vermischt, durch eine Lochplatte extrudiert und das Extrudat gegebenenfalls verrundet und/oder abpudert.

Beschreibung

Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von granularen Waschmitteln mit hohem Schüttgewicht, welche ein Schaumregulatorsystem auf der Basis von Paraffin und Bisfettsäureamid enthalten.

Granulare Waschmittel mit hohem Schüttgewicht können gemäß dem Verfahren der internationalen Pateuranmeldung WO 91/02047 hergestellt werden. Dabei handelt es sich um das strangförmige Verpressen eines homogenen Vorgemisches aus Waschmittelinhaltsstoffen, das gegebenenfalls unter Zusatz eines Plastifiziermittels erfolgen kann, über Lochformen, welche vorzugsweise eine Offnungsweite von 0,5 mm bis 5 mm aufweisen anschließendes Zerfeleinen des Extrudats mittels einer Schnieldevorrichtung und nachfolgende Behandlung in einem Rondiergerät, wodurch man weitgehend einheitlich kugelförmige Produkte erhält. Allerdings beobachtet man insbesondere bei tensidreichen Rezepturen manchmat zerklüftete Oberflächen des Extrudakorns und Längendifferenzen nach Abschlag, was zu einer nicht optimalen Schüttgewichtserhöhung durch den Extrusionsschritzt urchöhten Fein- und Grobanteilen und generelt zu einer Verschlechterung des Produktbildes führt.

Bei einem derartigen Herstellverfahren empfindet man es außerdem oft als Nachteil, daß bisher Schaumregulatorwirkstoffe nicht unter Erhalt ihrer schaumregulierenden Wirkung zusammen mit den übrigen Waschmittelinhaltsstoffen coextrudiert werden komten. Zur Vermeidung von Wirkungsverlusten des Schaumregulatorwirkstoffs werden diese daher normalerweise in Form von separat, zum Beispiel durch Sprühtrung hergestellsten pulverförmigen beziehungsweise granulaten Schauminhibitorkonzentraten, wie beispielsweise in der internationalen Patentanmeldung WO 91/12306 beschrieben, in solche Waschmittel eingearbeitet. Nachteilig bei dieser Vorgehensweise ist, daß man bei der Verwendung separater Schauminhibitorkonzentrate in der Rezeptur des fertigen Wasch-beziehungsweise Reinigungsmittels durch diese bereits sehr festgelegt ist, da oft nicht mehr als 15 Gew.-% bis 20 Gew.-% an entschäumend wirkender Aktivusbtanz in derartigen Schauminhibitorkonzentraten enthalten ist, wodurch weniger Raum für die Rezepturentwicklung bleib, da Rücksicht auf die übrigen, Menzee his zuß 5 Gew.-% enthaltenen Inaltsstoffe der Schauminhibisorkonzentrate nenommen werden muß.

Überraschenderweise wurde nun gefunden, daß Schaumregulatorsysteme, die Paraffinwachs und Bisfettsäureamid enthalten, ohne Abnahme der Wirksamkeit in extrudierte Waschmittel mit hohem Schäutigewicht eingearbeitet werden können, wenn man das Schaumregulatorsystem vor dem Extrudierschritt homogen in nichtionischem Tensid löst beziehungsweise dispergiert, und man zudem noch Produkte von besonders hoher Kornstabilität und verbeserten physikalischen Eigenschaften erhält.

Gegenstand der Erfindung ist daher ein Verfahren zur Herstellung von granularen Wasch- oder Reinigungsmitteln mit hohem Schüttgewicht, die nichtionisches Tensid und ein Schaumregulatorsystem auf der Basis von
Paraffin und Bisfettsäureamid enthalten, durch strangformiges Verpressen über Lochformen und anschliebendes
Zerkleinern des Extrudats mittels einer Schneidevorrichtung, welches dadurch gekennzeichnet ist, daß man ein homogenes Gemisch aus dem Schaumregulatorsystem und dem nichtionischen Tensid herstellt, dieses mit mindestens einem festen und/oder in fester Form konfektionierten Wasch- oder Reinigungsmittelbestandteil vermischt, durch eine Lochbalte extrudiert und das Extrudat gegebenenfalls verrundet und/oder abbudert.

Als zusätzlicher Nutzen dieser Vorgehensweise wird das Einspülverhalten der Waschmittel mit hohem Schüttgewicht in übliche Waschmaschinen verbessert.

Ein weiterer Gegenstand der Erfindung ist die Verwendung von homogenen Gemischen aus Schaumregulatorsystem und nichtionischem Tensid, wobei das Schaumregulatorsystem Paraffinwachs und Bisfettsäureamid enthält, zur Verbesserung der Herstellbarkeit, das heißt insbesondere der Erhöhung der Homogenität und Kornstabilität von eranularen Wasch- oder Reinigungsmitteln.

Ein weiterer Gegenstand der Erfindung ist die Verwendung von homogenen Gemischen aus Schaumregulatorsystem und nichtionischem Tensid, wobei das Schaumregulatorsystem Paraffinwachs und Bisfettsäureamid enthält, zur Verbesserung des Einspülverhaltens und/oder zur Erhöhung der Auflösegeschwindigkeit von Waschmitteln mit hohem Schüttgewicht.

Beim erfindungsgemäßen Verfahren sind in der zu extrudierenden Mischung vorzugsweise 1 Gew.-% bis 10 Gew.-%, insbesondere 1,5 Gew.-% bis 6 Gew.-% an Gemisch aus Schaumregulatorsystem und nichtionischem Tensid enthalten.

Unter Mitteln mit hohem Schüttgewicht sollen im Rahmen der vorliegenden Erfindung solche mit Schüttgewichten von mindestens 550 g/l, insbesondere von 600 g/l bis 950 g/l und vorzugsweise von 700 g/l bis 850 g/l verstanden werden.

Ein Schaumregulatorsystem zum erfindungsgemäßen Einsatz enthält vorzugsweise 70 Gew.% bis 95 Gew.% insesondere 80 Gew.% bis 92 Gew.% insesondere 80 Gew.% bis 90 Gew.% bis 20 Gew.% bis 30 Gew.% bis 30

Die in Frage kommenden Paraffine sind im allgemeinen kompleve Stoffgemische ohne scharfen Schmelzpunkt. Zur Charakteristerung bestimmt man üblicherweise ihren Schmelzbereich durch Differential-ThermoAnalyse (DTA), wie in "The Analyst" 87 (1962), 420, beschrieben, und/oder ihren Erstartrungspunkt. Darunter
versteht man die Temperatur, bei der das Wachs durch langsames Abkühlen aus dem fülüsige na den fetzen
zustand übergeht. Erfindungsgemäß sind sowohl bei Raumtemperatur vollständig fülüssige Paraffine, das heißt
solche mit einem Erstartungspunkt unter 25°C, als auch bei Raumtemperatur feste Paraffine brauchbar. Eingesetzt werden können beispielsweise die aus der europäischen Parentammeldung EP 309 331 bekannten Paraffin
wachsgemische aus beispielsweise 26 Gew.-% bis 149 Gew.-% bix inkrokristallinem Paraffinwachs mit einem Er-

starrungspunkt von 62°C bis 90°C, 20 Gew.-% bis 49 Gew.-% Hartparaffin mit einem Erstarrungspunkt von 42°C bis 56°C und 2 Gew.-% bis 25 Gew.-% Weichparaffin mit einem Erstarrungspunkt von 35°C bis 40°C. Vorzugsweise werden Paraffine bzw. Paraffingemische verwendet, die im Bereich von 30°C bis 90°C berstarren. Dabei ist zu beachten, daß auch bei Raumtemperatur fest erscheinende Paraffinwachsgemische unterschiedliche Anteile an fülssigem Paraffin enthalten können. So weisen besonders bevorzugte Paraffinwachsgemische bei 5 30°C einen Flüssiganteil von unter 10 Gew.-%, insbesondere von 2 Gew.-% bis 5 Gew.-%, bei 60°C einen Flüssiganteil von 25 Gew.-% bis 55 Gew.-%, bei 60°C einen Flüssiganteil von 30 Gew.-% bis 60 Gew.-%, insbesondere von 40 Gew.-% bis 55 Gew.-%, bei 80°C einen Flüssiganteil von 80 Gew.-% bis 100 Gew.-%, insbesondere von 40 Gew.-% bis 100 Gew.-%, bei 80°C einen Flüssiganteil von 80 Gew.-% bis 100 Gew.-% de po?C einen Flüssiganteil von 100 Gew.-% dauf. Die Temperatur, bei der ein Flüssiganteil von 100 Gew.-% des Paraffinwachses erreicht wird, liegt bei besonders bevorzugten Paraffinwachsgemischen noch unter 85°C, insbesondere bei 75°C bis 82°C.

Die zweite wesentliche Komponente des Entschäumersystems wird aus bestimmten Bisamiden gebildet. Geeignet sind Bisamide, die sich von gesättigten Fettsäuren mit 12 bis 22 vorzugsweise 14 bis 18 C-Atomen sowie von Alkylendiaminen mit 2 bis 7 C-Atomen ableiten. Geeignete Fettsäuren sind Laurin-, Myristin-, 15 Stearin-, Arachin- und Behensäure sowie deren Gemische, wie 3le aus natürlichen Fetten beziehungsweise gehärteten Olen, wie Talg oder hydriertem Palmöl, erhälltich sind. Geeignete Diamine sind beispielsweise Ethylendiamin 1,3-Propylendiamin. Tetramethylendiamin, Pentamethylendiamin, Hexamethylendiamin, Besonders Dievorzugte Bisamide sind Ris-myristoyl-ethylendiamin, Bis-palmitoyl-ethylendiamin, Bis-stearoptelhylendiamin and deren Gemische sowie die entsprechenden Derivate des Hexamethylendiamins. Die Bisamide liegen vorzugsweise, wie in EP 309 391 beschrieben, in feinverteilter Form vor und weisen insbesondere eine mittlere Korngröße von weniger als 50 µm auf. Vorzugsweise liegt die maximale Korngröße der Bisamidparitkel unter 20 µm, wobei mindestens 50%, irsbesondere mindestens 75% der Partikel kleiner als 10 µm sind. Diese Angaben hinsichlich der Partikelröße beziehen sich auf die bekannte Bestimmungsmethode mit dem "Coulter Counter".

Wesentlich ist, daß man eine homogene Mischung aus Schaumregulatorsystem und nichtionischem Tensid einstetzt. Diese kann man vorteilhaft in einfacher Weise durch Aufschnetzen des bei Raumtemperatur festen Bisamids in Gegenwart des Paraffins und des nichtionischen Tensides, zweckmäßigerweise unter Rühren beziehungsweise Homogenisieren, erreichen. Falls das Bisamid nicht in Substanz, sondern vorkonfektioniert in Abmischung mit dem Paraffin eingesetzt wird, ist ein Erhitzen über den Schmetzpunkt des Bisamids hinaus in der 30 Regel nicht erforderlich, da sich bereits bei niedrigeren Temperaturen in der Regel eine Lösung des Bisamids im Paraffin bildet. Anschließend an die vorzugeweise bei Temperaturen im Bereich von 60° Cbis 120°C, Intaus in der 70 Regel nicht erforderlich, das sich bereits bei niedrigeren Temperaturen im Bereich von 60°C bis 120°C, Intaus in der 70 Regel nicht erforderlich, das sich bereits bei niedrigeren Temperaturen im Bereich von 60°C bis 120°C, Dissesonder 18 60°C bis 100°C, der Reinigungsmittetbesonder 18 0°C bis 100°C, der Reinigungsmittetbestandtellen vermischt werden. Bevorzugt ist allerdings, das Gemisch aus Entschäumersystem und nichtionischem 3 Tensid im noch heißen, das heißt gut fließhänger Zustand auf einen festen un/doer in fester Form konfektionierten Wasch- oder Reinigungsmittelbestandteil, beispielsweise auf anorganische Builderpartikel, aufzubrinern, wodern besiene Handhabbarkeit erleichtert wird. So ist zum Beispiel das Lagert von mit der honogenen Mischung beaufschlagtem festen un/doef in fester Form konfektionierten Wasch- oder Reinigungsmittelbestandteil, zum Beisiel beim Abbruch des erfindunssgemäßen Verfahren über Nacht von beimels meisen.

Unter nichtionischen Tensiden, die mit dem Schaumregulatorsystem homogen zu vermischen sind, werden erfindungsgemäß insbesondere die Alkoxylate, vorzugsweise die Ethoxylate und/oder Propoxylate von Alkoholen, Alkylaminen, vicinalen Diolen und/oder Carbonsäureamiden, die Alkylgruppen mit 8 bis 22 C-Atomen, vorzugsweise 12 bis 18 C-Atomen, besitzen, verstanden. Der mittlere Alkoxylierungsgrad dieser Verbindungen beträgt dabei in der Regel von 1 bis 25, vorzugsweise 3 bis 18. Sie können in bekannter Weise durch Umsetzung 45 mit den entsprechenden Alkylenoxiden hergestellt werden. Auch Produkte, die durch Alkoxylierung von Fettsäurealkylestern mit 1 bis 4 C-Atomen im Esterteil nach dem Verfahren der internationalen Patentanmeldung WO 90/13533 herstellbar sind, kommen in Frage. Bevorzugt sind unter den Carbonsäureamidabkömmlingen die Ethanolamid-Derivate von Alkansäuren mit 8 bis 22 C-Atomen, vorzugsweise 12 bis 16 C-Atomen. Zu den in Frage kommenden Alkoholalkoxylaten gehören die Ethoxylate und/oder Propoxylate von linearen oder verzweigtkettigen Alkoholen mit 8 bis 22 C-Atomen, vorzugsweise 12 bis 18 C-Atomen. Geeignet sind insbesondere die Derivate der Fettalkohole, obwohl auch deren verzweigtkettige Isomere zur Herstellung verwendbarer Alkoxylate eingesetzt werden können. Brauchbar sind demgemäß insbesondere die Ethoxylate primärer Alkohole mit linearen Dodecyl-, Tetradecyl-, Hexadecyl- oder Octadecylresten sowie deren Gemische. Auch der Einsatz entsprechender Alkoxylate von ein- oder mehrfach ungesättigten Fettalkoholen, zu denen beispielsweise Olevialkohol, Elaidylafkohol, Linolevialkohol, Linolenvialkohol, Gadolevialkohol und Erucaalkohol gehört, ist möglich.

Ein Teil des zum Einsatz kommenden nichtionischen Tensids, vorzugsweise nicht mehr als 60 Gew. %, kann durch höheralkoxyliere Vertreter der genannten Substanzklassen, das heißt Verbindungen, deren C-Kette derjenigen der obengenannten nichtionischen Tenside entspricht und die einen mittleren Alkoxylierungsgrad im Bereich von 25 bis 80, insbesondere von 30 bis 50 aufweisen, und noderd durch Polyalkoxylate, denen die C-Kette leht und die einen mittleren Alkoxylierungsgrad im Bereich von 5 bis 25, insbesondere 6 bis 10 aufweisen, ersetzt werden. Zu derartigen Substanzen gehören beispielsweise 40fach ethoxylierter Talgfettalkohol und Polyethylendykol mit mittlerem Molgewicht 400. Derartige Zusatzstoffe werden im erfindungsgemäßen Verfahren vorzugsweise derart eingearbeitet, daß man zuerst eine homogene Mischung aus nichtionischem Tensid und 55 chaumregulatorsystem erzeugt und sie Gieber zusetzt.

Zu den festen und/oder in fester Form konfektionierten Wasch- oder Reinigungsmittelbestandteilen, auf die beziehungsweise auf mindestens eines aus denen das Gemisch aus nichtionischem Tensid und Schaumregulator-

system vor dem strangförmigen Verpressen aufgebracht wird, gehören übliche durch Sprühtrocknung wäßrigert Aufschlämmungen ihrer Inhaltstoffe hergestellte Pulver, feste Bleichmittel, in fester Form konfektioniert Bleichakhtvaroren, nicht durch konventionelles Sprühtrocknen hergestellte Aniontensidcompounds gemäß der internationalen Patentammeldung WO 93/04162 mit einem Gehalt von über 80 Gew.-%, insbesondere bild 90 Gew.-% an Alkylsulfat mit Alkylkettenlängen im Bereich von C. jo is C. ja. wobei der Rest im we sentlichen aus anorganischen Salzen und Wasser besteht, pulverförmige Polycarboxylat-Cobuilder, beispielsweise Alkalicitrat, feste anorganische Buildermaterialien, wie Zeolith-A, Zeolith-P und kristalline Schichtslikate, und sonstige anorganische Salze wie Alkaliarabonat. Alkalishidvorgenearbonat und Klätsliikkat.

In einer bevorzugten Ausführungsform des erfindungsgemäßen Verfahrens wird ein festes Vorgemisch extrudien, das 20 Gew.-% bis 35 Gew.-% anorganischen Buldier, insbesondere Zeolith, 1 Gew.-% bis 13 Gew.-%
organischen Cobuilder, insbesondere monomeres und/oder polymeres Polycarboxylat, 15 Gew.-%
bis 25 Gew.-% Tensid, insbesondere Anion- und/oder Niotensid, wobei das nichtionische Tensid aus der Mischung
mit dem Schaumregulatorsystem hier unberücksichtigt bleibt, bis 22 20 Gew.-% Bleichmittel of Gew.-% bis
10 Gew.-% der Mischung aus nichtionischem Tensid und Schaumregulatorsystem, die auf mindestens eines der
genannten pulverförmigen Bestandteile aufgebracht worden ist, enthält.

Ein in einer bevorzugten Variante des effindungsgemäßen Verfahrens eingesetzte, mit der Mischung aus Entschäumersystem und nichtionischem Tensid zu beaufschlagendes Sprühtrocknungsprodukt enthält vorzugsweise 25 Gew.-% bis 65 Gew.-%, insbesondere 30 Gew.-% bis 60 Gew.-% anorganischen Builder und 7.5 Gew.-% bis 40 Gew.-%, insbesondere 10 Gew.-% bis 30 Gew.-% Aniontensid, insbesondere synthetischen Aniontensid vom Sulfat. und/oder Sulfonattyp. Der Rest auf 100 Gew.-% besteht aus üblichen Inhaltststoffen sprühgetrockneter Wasch- oder Reinigungsmittel, insbesondere Wasser, das vorzugsweise im Mengen bis 20 Gew.-%, insbesondere von 8 Gew.-% bis 18 Gew.-%, organischem Cobuilder, der vorzugsweise in Mengen bis 20 Gew.-%, insbesondere von 3 Gew.-% bis 6,5 Gew.-%, Verfärbungsinhibitoren, die vorzugsweise in für die Herstellung von Waschmitteln vorgesehenen Sprühtrocknungsprodukten in Mengen bis zu 5 Gew.-% insbesondere 1,5 Gew.-% bis 3 Gew.-%, und anorganischen wasserföslichen Salzen, beispielsweise Alkalisulfaten und/oder -carbonaten, die vorzugsweise in Mengen bis zu 20 Gew.-%, insbesondere von 2 Gew.-% bis 12 Gew.-% enthalten sind.

Zu den weiteren Waschmittelinhaltsstoffen, die bei Einsatz obengenannter Sprühtrocknungsprodukte vorzugsweise in Mengen bis zu 50 Gew.-%, insbesondere 5 Gew.-% bis 25 Gew.-% bezogen auf zu extrudierendes Vorgemisch, zugesetzt werden können, gehören feste Bleichmittel auf Sauerstoffbasis, beispielsweise Alkaliperborate, die als sogenannte Monohydrate oder Tetrahydrate vorliegen können, oder Alkalipercarbonate, pulverförmig konfektionierte Bleichaktivatoren, beispielsweise ein nach dem Verfahren des europäischen Patentes EP 0 037 026 hergestelltes Tetraacetylethylendiamin-Granulat, in fester Form konfektionierte, hoch-aktivsubstanzhaltige Aniontensidcompounds, beispielsweise ein nach dem Verfahren der internationalen Patentanmeldung WO 93/04162 hergestelltes Alkylsulfatcompound, in granularer Form vorliegende Enzyme, beispielsweise ein nach dem Verfahren der internationalen Patentanmeldung WO 91/02792 hergestelltes Enzymextrudat oder ein nach dem Verfahren der deutschen Patentanmeldung DE 43 39 463.4 hergestelltes Mehrenzymgranulat und/oder ein pulverförmig, beispielsweise nach dem Verfahren der deutschen Patentanmeldung DE 44 08 360.2 konfektionierter Soil release-Wirkstoff. Übliche flüssige Inhaltsstoffe von Wasch- und Reinigungsmitteln, beispielsweise Farb- oder Duftstoffe oder zusätzliche Tenside, können gewünschtenfalls auf das Sprühtrocknungsprodukt und/oder eines der sonstigen weiteren festen Waschmittelinhaltsstoffe vor dem Extrusionsschritt aufgetragen werden. Die genannten festen beziehungsweise in fester Form konfektionierten Wasch- oder Reinigungsmittelinhaltsstoffe, können auch, alternativ zu ihrer Verarbeitung über das zu extrudierende Vorgemisch, dem Extrudat zugemischt werden, um ein fertiges Wasch- beziehungsweise Reinigungsmittel zu erhalten, solange darauf geachtet wird, daß zumindest ein mit der Mischung aus nichtionischem Tensid und Schaumregulatorsystem beaufschlagter fester beziehungsweise in fester Form konfektionierter Wasch- oder Reinigungsmittelinhaltsstoff in das zu extrudierende Vorgemisch Eingang gefunden hat. Vorzugsweise wird ein Vorgemisch aus 20 Gew.-% bis 70 Gew.-% eines Sprühtrocknungsprodukts, 3 Gew.-% bis 20 Gew.-% Aniontensidcompound gemäß WO 93/04162 mit einem Gehalt von über 80 Gew.-%, insbesondere über 90 Gew.-% an Alkylsulfat mit Alkylkettenlängen im Bereich von C12 bis C18, Rest im wesentlichen anorganische Salze und Wasser, 2 Gew.-% bis 10 Gew.-% pulverförmigem, separat zugesetztem Alkalicarbonat, 5 Gew.-% bis 20 Gew.-% pulverförmigem, separat zugesetztem Polycarboxylat-Cobuilder, beispielsweise Alkalicitrat, 10 Gew.-% bis 20 Gew.-% Peroxobleichmittel, beispielsweise Natriumperborat-Monohydrat, und 1 Gew.-% bis 10 Gew.-% der Mischung aus nichtionischem Tensid und Schaumregulatorsystem, die auf mindestens eines der genannten pulverförmigen Bestandteile aufgebracht worden ist, sowie bis zu 20 Gew.-%, insbesondere 5 Gew.-% bis 20 Gew.-% wäßrige Flüssigkomponenten, beispielsweise Wasser, wäßrige Alkalisilikat- und/oder -polycarboxylatlösungen, erzeugt und extrudiert, dem nach der Extrusion gewünschtenfalls weitere feste oder in fester Form konfektionierte Wasch- beziehungsweise Reinigungsmittelinhaltsstoffe zugesetzt werden können.

Die Extrusion erfolgt unter im Prinzip bekannten Bedingungen, vorzugsweise unter Verwendung eines Vorgemisch zugeführt und unter einem Druck im Bereich von vorzugsweise 30 bar bis 180 bar, insbesondere 40 bar bis 80 bar, durch eine Lochplatte mit einem Lochdurchmesser vorzugsweise 12 mm bis 20 mm, insbesondere 14 mm bis 17 mm strangförmig verpreißt und auf eine Länge, die nicht wesentlich von der Dicke, das heißt dem Lochdurchmesser abweicht, zerkleinert wird. Anschließend kann das Extrudat, gewünschriefalls unter Außpringen pulverförmiger Petstsoffe wie insbesondere in der internationalen Patenmeldung WO 94/01526 beschrieben, in einem üblichen Rondiergerät, beispielsweise einem Spheronizer®, verrundet und entgratet werden.

Beispiele

Aus den in der nachfolgenden Tabelle mit ihren Mengen angegebenen Bestandteilen wurden, wie in den Beispielen 1 bis 5 der WO 91/02047 beschrieben, extrudierte Mittel M1 und M2 mit einem Schüttgewicht von ca. 800 g/l hergestellt (Lochdurchmesser der Lochplatte 1,4 mm). Dabei ging man so vor, daß man aus den in Tabelle 1 unter den Nummern 1 bis 6 aufgeführten Stoffen wäßrige Aufschlämmungen erzeugte, die 40 bis 44 Gew.-% Wasser enthielten, auf Temperaturen von etwa 60°C bis 80°C erwärmt und unter einem Druck von 30 bar in einem Trockenturm versprüht wurden, wobei Heißluft (Temperatur 160°C bis 220°C) im Gegenstrom geführt wurde. Es wurde ein Sprühtrocknungsprodukt erhalten, das eine Schüttdichte von etwa 350 Gramm pro Liter aufwies. Dieses wurde anschließend mit dem Natriumperborat vermischt, auf die Mischung wurde ein bei einer Temperatur von 90°C gehaltenes homogenes Gemisch aus den in Tabelle 1 unter den Nummern 8 bis 10 aufgeführten Stoffen aufgesprüht und das entstehende Gemisch extrudiert. Abschließend wurde das Extrudat (Schüttgewicht 736 g/l) mit dem unter Nummer 11 aufgeführten Pudermittel behandelt. Das so hergestellte erfindungsgemäße Produkt wird im folgenden als E1 bezeichnet. Zum Vergleich wurde ein Extrudat V1 der gleichen Gesamtzusammensetzung hergestellt, bei dem der Schaumregulator (Nummer 9 der Tabelle 1) in Form eines Granulats mit den Substanzen unter den Nummern 3, 4 und 5 als Trägermaterialien (hergestellt gemäß Beispiel 2 der internationalen Patentanmeldung WO 91/12306) eingearbeitet wurde und Niotensid sowie der Zusatzstoff Teil des Sprühtrocknungsprodukts waren.

Tabelle 1

Extrudatzusammensetzung [Gew.-%]

20

25

30

35

45

55

65

1	ABSa)	21
2	Zeolith Na-A	28
3	Natriumcarbonat	4
4	Natriumsilikat	2
5	Natriumsulfat	1
6	Polycarboxylatb)	4
7	Natriumperborat ^c)	20
8	Niotensid ^{d)}	2
9	Wachs ^e)	0,4
10	Zusatzstoff ^f)	2,5
11	Abpuderungsmittelg)	3
12	Wasserh) au	ıf 100

- a) Na-Dodecylbenzolsulfonat
- b) Acrylsäure/Maleinsäure-Copolymer (Sokalan(R) CP 5, Hersteller BASF)
- c) Monohydrat
- d) 3- bis 5-fach ethoxylierter C12-14-Fettalkohol, Hersteller Henkel
- e) 12:88-Mischung aus Bistearylsäureethylendiamid und Paraffin (Lunaflex(R), Hersteller DEA)
- f) 40-fach ethoxylierter Talgalkohol
- q) Zeolith Na-A (Wessalith(R) P, Hersteller Degussa)
- h) und Salze

Daß sich das zu El führende Extrudatvorgemisch wesentlich einfacher zum extrudierten Mittel verarbeiten ließ als das zu VI führende, wird durch den Vergleich der druch Scher- und Reibungskräfte erzeugten Temperatur des den Extruder verlassenden Guts deutlich (gemessen direkt nach Abschlag). Diese Temperatur lag im Fall von VI bei 59°C bis 61°C in Fall von El bei nur 53°C.

Zur Bestimmung der Auflösegeschwindigkeit wurde die Zeit gemessen, innerhalb der sich 90 Gew.-% des jeweiligen Mittels in einem Rührgefaß (jeweits 5 g zu untersuchendes Mittel in 500 g Wasser bei 20°C, Konzentrationsmessung über die Leitfähigkeit) gelöst hatten. Die ermittelten Werte (in Sekunden) sind in Tabelle 2 aufgeführt.

Tabelle 2

Mittel	Auflösegeschwindigkeit
E1	126
V1	147

Man erkennt, daß die Auflösegeschwindigkeit des erfindungsgemäß hergestellten Mittel E1 signifikant besser als die jenige des auf anderem Wege bergestellten Mittels V1 ist.

Wurde als Zusatzstoff statt des 40lach ethoxylierten Talgalkohols ein Polyethylenglykol mit Molgewicht 400 eingesetzt ergaben sich im wesentlichen die gleichen Werte.

Patentansprüche

- 1. Verfahren zur Herstellung von granularen Wasch- oder Reinigungsmitteln mit hohem Schüttgewicht, die nichtionisches Tensid und ein Schaumregulatorsystem auf der Basis von Paraffin und Bisfettsäureamid enthälten, durch strangförmiges Verpressen über Lochlörmen und anschließendes Zerkleinern des Extrudats mittels einer Schneidevorrichtung, welches dadurch gekennzeichnet ist, daß man ein homogenes Gemisch aus dem Schaumregulatorsystem und dem nichtionischen Tensid herstellt, dieses mit mindestens einem festen und/oder in fester Form konfektionierten Wasch- oder Reinigungsmittelbestandteil vermischt, durch eine Lochplatte extrudiert und das Extrudat gegebenenfalls verrundet und/oder abpudert.
- 2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß in der zu extrudierenden Mischung 1 Gew.-% bis 10 Gew.-%, insbesondere 1,5 Gew.-% bis 6 Gew.-% des Gemisches aus Schaumregulatorsystem und nichtionischem Tensid en
- 3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß das Schaumregulatorsystem 70 Gew.-% bis 95 Gew.-%, insbesondere 80 Gew.-% bis 95 Gew.-% eines Paraffinwachses beziehungsweise Paraffinwachses misches sowie 5 Gew.-% bis 30 Gew.-%, insbesondere 8 Gew.-% bis 20 Gew.-% von C2_7-Diaminen und gesätütgten C12_22-Carbonsäuren abgeleitetes Bisamid enthält.
- 4. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß im Schaumregulatorsystem Gemische aus Paraffin mit schaumregulierendem Silikon eingesetzt werden, wobei der Silikonanteil, bezogen auf die Summe aus Paraffin und Silikon, nicht über 50 Gew.-%, insbesondere 5 Gew.-% bis 30 Gew.-%, beträgt.
- 5. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß die nichtionischen Tenside, die mit dem Schaumregulatorsystem homogen zu vermischen sind, aus den Alkoxylaten, insbesondere den Ethoxylaten und/oder Proposylaten von Alkoholen, Alkylaminen, vicinalen Diolen und/oder Carbonsäureamiden, die Alkylgruppen mit 8 bis 22 C-Atomen, insbesondere 12 bis 18 C-Atomen, besitzen, ausgewählt
- Verfahren nach Anspruch 5, dadurch gekennzeichnet, daß der mittlere Alkoxylierungsgrad im nichtionischen Tensid 1 bis 25, insbesondere 3 bis 18 beträgt.
- 7. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß das Gewichtsverhältnis von nichtionischem Tensid zu Schaumregulatorsystem im Bereich von 20:1 bis 1:1, insbesondere 12:1 bis 2:1
 - 8. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß ein Teil des nichtionischen Tensids, insbesondere nicht mehr als 60 Gew.-%, durch höheralkoxylierte Verbindungen, die einen mittleren Alkoxylierungsgrad im Bereich von 25 bis 80, insbesondere von 30 bis 50 aufweisen, und/oder durch Polyalkoxylate, denen die C-Kette fehlt und die einen mittleren Alkoxylierungsgrad im Bereich von 5 bis 25, insbesondere 6 bis 10 aufweisen, ersetzt is
 - 9. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, daß man ein festes Vorgemisch extrudiert, das 20 Gew.-% bis 35 Gew.-% anorganischen Builder, 1 Gew.-% bis 13 Gew.-% organischen Cobuilder, 15 Gew.-% bis 25 Gew.-% Tensid, wobei das nichtionische Tensid aus der Mischung mit dem Schaumregulatorsystem hier unberücksichtigt bleibt, bis zu 20 Gew.-% Bleichmittel und 1 Gew.-% bis 10 Gew.-96 der Mischung aus nichtionischem Tensid und Schaumregulatorsystem, die auf mindestens eines der genannten pulverförmigen Bestandteile aufgebracht worden ist, enthält.
 - 10. Verwendung von homogenen Gemischen aus Schaumregulatorsystem und nichtionischem Tensid, wo-

65

15

45

bei das Schaumregulatorsystem Paraffinwachs und Bisfettsäureamid enthält, zur Erhöhung der Homogenität und Kornstabilität von granularen Wasch-oder Reinigungsmitteln.

tat und Konskabilität von grannbern wassin- over Felmigningsiniterin.

11. Verwending von homogenen Gemischen aus Schaumregulatorsystem und nichtionischem Tensid, wobei das Schaumregulatorsystem Paraffinwachs und Bisfettsäureamid enthält, zur Verbesserung des Einspülverhaltens und/oder zur Erhöhung der Auflösegeschwindigkeit von Waschmitteln mit hohem Schüttgesicht

٠,

- Leerseite -